

# Document made available under the Patent Cooperation Treaty (PCT)

International application number: PCT/FR05/000068

International filing date: 12 January 2005 (12.01.2005)

Document type: Certified copy of priority document

Document details: Country/Office: FR  
Number: 0400210  
Filing date: 12 January 2004 (12.01.2004)

Date of receipt at the International Bureau: 30 March 2005 (30.03.2005)

Remark: Priority document submitted or transmitted to the International Bureau in compliance with Rule 17.1(a) or (b)



World Intellectual Property Organization (WIPO) - Geneva, Switzerland  
Organisation Mondiale de la Propriété Intellectuelle (OMPI) - Genève, Suisse



PCT/FR 2005 / 000068

# BREVET D'INVENTION

**CERTIFICAT D'UTILITÉ - CERTIFICAT D'ADDITION****COPIE OFFICIELLE**

Le Directeur général de l'Institut national de la propriété industrielle certifie que le document ci-annexé est la copie certifiée conforme d'une demande de titre de propriété industrielle déposée à l'Institut.

21 JAN. 2005

Fait à Paris, le \_\_\_\_\_

Pour le Directeur général de l'Institut  
national de la propriété industrielle  
Le Chef du Département des brevets

Martine PLANCHE

INSTITUT  
NATIONAL DE  
LA PROPRIÉTÉ  
INDUSTRIELLE

PUBLICATION

SIEGE  
26 bis, rue de Saint-Petersbourg  
75800 PARIS cedex 08  
Téléphone : 33 (0)1 53 04 53 04  
Télécopie : 33 (0)1 53 04 45 23  
www.inpi.fr



26 bis, rue de Saint Pétersbourg  
75800 Paris Cedex 08  
Téléphone : 33 (1) 53 04 53 04 Télécopie : 33 (1) 42 94 86 54

# BREVET D'INVENTION CERTIFICAT D'UTILITÉ

Code de la propriété intellectuelle - Livre VI



N° 11354\*03

## REQUÊTE EN DÉLIVRANCE page 1/2

BR1

Cet imprimé est à remplir lisiblement à l'encre noire

08 540 0 H / 210502

REMISE DES PIÈCES DATE <b>12 JAN 2004</b> LIEU <b>75 INPI PARIS 34 SP</b> N° D'ENREGISTREMENT <b>0400210</b> NATIONAL ATTRIBUÉ PAR L'INPI DATE DE DÉPÔT ATTRIBUÉE PAR L'INPI <b>12 JAN. 2004</b>		Réservé à l'INPI 1 NOM ET ADRESSE DU DEMANDEUR OU DU MANDATAIRE À QUI LA CORRESPONDANCE DOIT ÊTRE ADRESSÉE PONTET ALLANO & Associés SELARL 25, rue Jean Rostand PARC CLUB ORSAY UNIVERSITE F-91893 ORSAY CEDEX FRANCE	
Vos références pour ce dossier (facultatif) BB04 ZPK VAR		Confirmation d'un dépôt par télécopie <input type="checkbox"/> N° attribué par l'INPI à la télécopie	
2 NATURE DE LA DEMANDE Demande de brevet <input checked="" type="checkbox"/> Demande de certificat d'utilité <input type="checkbox"/> Demande divisionnaire <input type="checkbox"/> Demande de brevet initiale N° _____ Date _____ ou demande de certificat d'utilité initiale N° _____ Date _____ Transformation d'une demande de brevet européen Demande de brevet initiale N° _____ Date _____		Cochez l'une des 4 cases suivantes	
3 TITRE DE L'INVENTION (200 caractères ou espaces maximum) Echangeur thermique et module d'échange s'y rapportant			
4 DÉCLARATION DE PRIORITÉ OU REQUÊTE DU BÉNÉFICE DE LA DATE DE DÉPÔT D'UNE DEMANDE ANTÉRIEURE FRANÇAISE		Pays ou organisation _____ N° _____ Date _____ Pays ou organisation _____ N° _____ Date _____ Pays ou organisation _____ N° _____ Date _____ <input type="checkbox"/> S'il y a d'autres priorités, cochez la case et utilisez l'imprimé «Suite»	
5 DEMANDEUR (Cochez l'une des 2 cases) <input checked="" type="checkbox"/> Personne morale <input type="checkbox"/> Personne physique		Nom ou dénomination sociale Prénoms Forme juridique N° SIREN Code APE-NAF	
Domicile ou siège Rue Code postal et ville Pays		ZIEPACK Société Anonyme 14, rue de Bassano 75 511 16 PARIS FRANCE Française	
Nationalité N° de téléphone (facultatif) Adresse électronique (facultatif)		N° de télécopie (facultatif)	
<input type="checkbox"/> S'il y a plus d'un demandeur, cochez la case et utilisez l'imprimé «Suite»			

Remplir impérativement la 2<sup>ème</sup> page


**BREVET D'INVENTION  
CERTIFICAT D'UTILITÉ**
**REQUÊTE EN DÉLIVRANCE**  
page 2/2

**BR2**

REMISE DES PIÈCES DATE <b>12 JAN 2004</b> LIEU <b>75 INPI PARIS 34 SP</b> N° D'ENREGISTREMENT <b>0400210</b> NATIONAL ATTRIBUÉ PAR L'INPI		Réservé à l'INPI	DB 540 W / 210502
<b>6 MANDATAIRE (s'il y a lieu)</b> Nom Prénom Cabinet ou Société N° de pouvoir permanent et/ou de lien contractuel Adresse Rue Code postal et ville Pays N° de téléphone (facultatif) N° de télécopie (facultatif) Adresse électronique (facultatif)		PONTET ALLANO & ASSOCIES SELARL     25, rue Jean Rostand PARC CLUB ORSAY UNIVERSITE 91180 ORSAY CEDEX FRANCE 01 69 33 21 21 01 69 41 95 88	
<b>7 INVENTEUR (S)</b> Les demandeurs et les inventeurs sont les mêmes personnes		Les inventeurs sont nécessairement des personnes physiques <input type="checkbox"/> Oui <input checked="" type="checkbox"/> Non : Dans ce cas remplir le formulaire de Désignation d'inventeur(s)	
<b>8 RAPPORT DE RECHERCHE</b> Établissement immédiat ou établissement différé Paiement échelonné de la redevance (en deux versements)		Uniquement pour une demande de brevet (y compris division et transformation) <input checked="" type="checkbox"/> Établissement immédiat <input type="checkbox"/> Établissement différé Uniquement pour les personnes physiques effectuant elles-mêmes leur propre dépôt <input type="checkbox"/> Oui <input type="checkbox"/> Non	
<b>9 RÉDUCTION DU TAUX DES REDEVANCES</b>		Uniquement pour les personnes physiques <input type="checkbox"/> Requête pour la première fois pour cette invention (joindre un avis de non-imposition) <input type="checkbox"/> Obtenue antérieurement à ce dépôt pour cette invention (joindre une copie de la décision d'admission à l'assistance gratuite ou indiquer sa référence) : AG	
<b>10 SÉQUENCES DE NUCLEOTIDES ET/OU D'ACIDES AMINÉS</b> Le support électronique de données est joint La déclaration de conformité de la liste de séquences sur support papier avec le support électronique de données est jointe Si vous avez utilisé l'imprimé «Suifos», indiquez le nombre de pages jointes		<input type="checkbox"/> Cochez la case si la description contient une liste de séquences   <input type="checkbox"/>	
<b>11 SIGNATURE DU DEMANDEUR</b> OU DU MANDATAIRE		VICE DE LA PRÉFECTURE DE LA SEINE-SAINT-DENIS	

DESCRIPTION

« Echangeur thermique et module d'échange s'y rapportant »

La présente invention concerne un échangeur thermique ainsi qu'un module d'échange thermique destiné à faire partie  
5 d'un tel échangeur.

On connaît d'après le WO 98/16 786 un échangeur thermique dans lequel des modules définissant un premier trajet pour un premier fluide, comprennent chacun deux tôles formant entre elles une nappe de canaux se trouvant fluidiquement en  
10 parallèle entre eux. Chaque canal intercalé entre deux canaux voisins de la nappe est, sur toute sa longueur développée, adjacent à ces deux canaux voisins dont il est isolé par deux lignes de soudure respectives reliant les deux tôles. Un deuxième trajet pour un deuxième fluide est défini entre les  
15 modules, dans le volume intérieur d'un caisson renfermant les modules.

Suivant ce document, on fabrique les modules à partir de deux tôles planes, que l'on relie entre elles par des lignes de soudure comprenant les lignes précitées isolant les uns des  
20 autres les canaux voisins, puis on introduit entre les deux tôles un liquide sous pression produisant un gonflement des deux tôles entre les lignes de soudure, ce qui forme les canaux. Les canaux d'un même module sont fluidiquement en parallèle entre deux zones de distribution communes à tous les  
25 canaux d'un même module, elles-mêmes reliées à des boîtes de raccordement.

Lors de l'étape d'hydroformage, c'est à dire l'étape du gonflement précitée, on limite le gonflement dans les zones de distribution pour qu'en fonctionnement le deuxième fluide  
30 pénètre plus facilement dans des pseudo-canaux formés entre les modules voisins dans les creux entre zones gonflées successives. En dehors de ces zones à gonflement limité, le profil des canaux est continu et même uniforme. Ainsi, les sections de passage pour les fluides ne sont modifiées que  
35 localement à l'entrée et à la sortie. La transition entre la zone à section de passage modifiée et la zone à section de passage constante le long des canaux est brusque et localisée.

Le WO 01/07 854 décrit un perfectionnement selon lequel les canaux sont en forme de U au lieu d'être rectilignes. Dans une variante illustrée à la figure 25 de ce document, on retrouve une modification localisée des sections de passage avec une transition brusque entre la zone « normale » et la zone modifiée servant à l'entrée et à la sortie du premier et du deuxième fluide dans le premier et le deuxième trajet, respectivement.

Le DE-A1-196 39 115 décrit un élément de transfert de chaleur en forme de plaque constitué de deux tôles définissant entre elles des canaux pour un fluide d'échange. Dans des réalisations décrites en référence aux figures 4 et 5, chaque canal a une configuration générale en U qui se subdivise deux fois de suite de sorte que la section de passage varie progressivement dans un rapport de 1 à 4 d'une extrémité à l'autre du canal ramifié. Chaque canal ainsi replié sur lui-même et ramifié occupe un espace rectangulaire, les espaces rectangulaires étant accolés les uns aux autres par leurs longueurs adjacentes. Le but de cette disposition est de réduire la vitesse du fluide interne lorsqu'il a presque terminé son processus d'échange, pour mieux échanger les calories dans les zones où les deux fluides d'échange présentent entre eux une faible différence de température. L'application indiquée est un élément de refroidissement pour batteries à haute température pour véhicules électriques.

Un tel échangeur est particulièrement complexe à réaliser, et son débit est très limité.

Le but de la présente invention est de proposer un échangeur thermique permettant, sans surcoût important, de maîtriser l'évolution des débits d'écoulement de l'un au moins des fluides d'échange, notamment lorsque ce fluide subit un changement au moins partiel de phase, par exemple condensation, lors de l'écoulement.

Un autre but de l'invention est de réaliser un échangeur thermique avec des canaux dans lesquels la charge distribuée le long de leur longueur.

Un autre but de l'invention est de proposer un module d'échange thermique pouvant composer un tel échangeur.

Suivant l'invention, l'échangeur thermique dans lequel des modules définissant un premier trajet pour un premier  
5 fluide comprennent chacun deux tôles formant entre elles une nappe de canaux se trouvant fluidiquement en parallèle les uns avec les autres, chaque canal intercalé entre deux canaux voisins de la nappe étant, sur toute sa longueur développée, adjacent à ces deux canaux voisins dont il est isolé par deux  
10 lignes de soudure respectives reliant les deux tôles, et un deuxième trajet pour un deuxième fluide est défini entre les modules, est caractérisé par une variation globale de section de passage le long de l'un au moins des trajets, avec continuité de profil des canaux.

15 Il a été trouvé selon l'invention qu'une structure du style décrit dans le WO 98/16 786 ou le WO 01/07 854, c'est à dire avec des canaux isolés les uns des autres qui se côtoient sur toute leur longueur développée, se prête particulièrement bien à la réalisation de variations globales de section de  
20 passage le long de l'un au moins des trajets.

Par variation « globale », on vise une variation autre que les variations localisées en bout de trajet évoquées plus haut en ce qui concerne l'art antérieur, et autre que les variations locales dues par exemple au fait que le deuxième  
25 fluide d'échange, s'il circule transversalement aux canaux, subit par exemple une diminution de section de passage chaque fois qu'il franchit une partie gonflée de chacun des deux modules adjacents.

Par « avec continuité de profil des canaux », on indique  
30 que les variations de section de passage ne sont pas dues à des discontinuités de profil, telles que les variations de section par brusque élargissement ou rétrécissement, les variations par ramification d'un canal unique en deux canaux.

Les variations globales de section peuvent être obtenues  
35 selon l'invention par des canaux de diamètres hydrauliques différents, par des canaux dont le diamètre hydraulique varie de façon progressive d'une extrémité à l'autre, et/ou par une

disposition relative des modules qui fait varier le diamètre hydraulique du passage entre les modules pour le deuxième fluide, et/ou etc...

On appelle diamètre hydraulique d'un passage pour un fluide le diamètre d'un tube cylindrique théorique offrant la même résistance à l'écoulement que le passage considéré ayant un profil non cylindrique circulaire.

Suivant un deuxième aspect de l'invention, le module d'échange thermique comprenant deux tôles formant entre elles une nappe de canaux à profil continu se trouvant fluidiquement en parallèle les uns avec les autres, chaque canal intercalé entre deux canaux voisins de la nappe étant, sur toute sa longueur développée, adjacent à ces deux canaux voisins dont il est isolé par deux lignes de soudure respectives reliant les deux tôles, est caractérisé par une variation globale de la section de passage définie par les canaux avec continuité de profil des canaux.

D'autres particularités et avantages de l'invention apparaîtront dans la description ci-après relative à des exemples non-limitatifs.

Aux dessins annexés :

- la figure 1 est une vue en perspective, avec arrachement, d'un échangeur thermique à plaques, à flux vertical à courants parallèles ;
- la figure 2 est une vue en perspective d'un échangeur à plaques à courants croisés, l'écoulement dans les modules -ou plaques- étant vertical ;
- la figure 3 est une vue en perspective d'un condenseur à plaques disposées dans des plans verticaux, à flux gazeux ascendant ;
- la figure 4 représente schématiquement, en perspective, deux modules selon un premier mode de réalisation de l'invention ;
- les figures 5 à 7 sont des vues analogues à une partie de la figure 1, mais représentant d'autres modes de réalisation de l'invention.



- la figure 9 est une vue schématique en coupe d'un module d'échange thermique selon encore un autre mode de réalisation, au cours de sa fabrication par hydroformage dans une matrice ;
  - 5 - la figure 10 est une vue d'une variante pour la réalisation d'une demi-matrice ;
  - la figure 11 est une vue en perspective d'un module d'échange thermique selon encore un autre mode de réalisation ;
  - 10 - les figures 12 et 13 montrent en élévation deux modes de réalisation pour un faisceau de modules selon la figure 11 ;
  - la figure 14 représente schématiquement en perspective un faisceau obtenu avec des modules selon une variante de la figure 11 ; et
  - 15 - la figure 15 est une vue d'un autre mode de réalisation d'un faisceau de modules pour un échangeur thermique selon l'invention.
- D'une manière générale, dans un but de clarté, tous les
- 20 dessins de la présente demande sont très schématiques, le nombre de canaux d'un module est nettement inférieur à celui rencontré dans la plupart des cas réels, et l'épaisseur des tôles est représentée de façon exagérément grande.
- Les figures 1 à 3 représentent très schématiquement
- 25 différents types d'échangeurs thermiques dans un but illustratif pour mieux comprendre l'invention.
- Dans l'exemple représenté à la figure 1, l'échangeur thermique comprend un caisson 1 ayant un profil rectangulaire à
- 30 axe vertical, contenant un empilement de modules d'échange thermique 2, en forme générale de plaques, s'étendant dans des plans verticaux. Chaque module 2 est essentiellement formé de deux tôles 3 qui sont soudées ensemble selon des lignes de
- soudure verticales 4 et qui sont renflées entre ces lignes de soudure 4 pour définir entre elles des canaux verticaux 6.
- 35 Chaque canal s'étend avec un profil continu sur toute la hauteur du module 2. Tous les canaux 6 débouchent à chaque extrémité, supérieure et respectivement inférieure, dans une

chambre de raccordement supérieure 7 définie dans une boîte de  
raccordement supérieure 8, ou respectivement dans une chambre  
de raccordement inférieure 9 définie dans une boîte de  
raccordement inférieure 11. Ainsi, les canaux 6 constituent  
5 ensemble un premier trajet d'échange pour un premier fluide et  
ce premier trajet d'échange peut, en service, être raccordé par  
les boîtes de raccordement 8 et 11 avec un circuit extérieur  
pour ce premier fluide. Le raccordement étanche des canaux 6  
avec les chambres 7 et 9 est assuré par des barrettes 12  
10 convenablement conformées qui sont intercalées entre les  
extrémités des modules 2 et forment ensemble un fond pour la  
boîte de raccordement 8 ou respectivement 11. Les canaux 6 sont  
donc fluidiquement en parallèle les uns avec les autres entre  
les deux chambres de raccordement 7 et 9. Chaque canal 6 autre  
15 que les deux canaux extrêmes de la nappe de canaux de chaque  
module est adjacent sur toute sa longueur développée à deux  
canaux voisins, tout en étant isolé de ces deux canaux voisins  
par une ligne de soudure respective 4 qui est continue sur  
toute la longueur développée du canal. Dans le cas illustré  
20 ici, où les canaux sont rectilignes, la longueur développée est  
la même que la longueur d'encombrement. Dans d'autres cas où  
les canaux font des virages, et présentent par exemple une  
configuration en U comme dans le WO 01/07 854, la longueur  
développée devient bien sûr très différente de la longueur  
25 d'encombrement.

Un deuxième trajet pour un deuxième fluide d'échange est  
défini entre les modules 2. L'entrée et la sortie dans ce  
deuxième trajet se fait par des secondes boîtes de raccordement  
13 et 14 placées sur la paroi latérale du caisson 1 pour que  
30 leur chambre intérieure 16 et respectivement 17 communique avec  
les intervalles 18 entre les tranches des modules 2, du côté  
des extrémités 19 des barrettes 12 qui est opposé à la chambre  
de raccordement 7 ou 9. Dans l'exemple de la boîte de  
raccordement 13 son pourtour est soudé de façon étanche au  
35 pourtour 12 d'une manière rigoureuse. Les canaux 6 sont  
fluidiquement en parallèle les uns avec les autres entre les  
chambres de raccordement 13 et 14.

Ainsi, un second fluide d'échange s'écoule entre les boîtes de raccordement 13 et 14 en passant par un second trajet d'échange constitué par l'espace intérieur du caisson 1 situé entre les modules 2.

5 Dans l'exemple représenté, la boîte de raccordement latéral 13 est située en partie haute tout près de la boîte de raccordement supérieure 8 pour le premier trajet, tandis que la boîte de raccordement latéral 14 est placée en partie basse du caisson 1 tout près de la boîte de raccordement inférieure 11  
10 du premier trajet. Le deuxième fluide pénètre latéralement entre les modules, s'écoule entre les modules parallèlement aux canaux 6, puis ressort latéralement par l'autre boîte de raccordement. Chacun des deux fluides peut s'écouler dans le sens ascendant ou dans le descendant selon les applications. On  
15 appelle échangeur à « contre-courant » un échangeur à courants parallèles dans lequel les deux fluides s'écoulent en sens contraires, donc l'un vers le haut et l'autre vers le bas dans cet exemple. On appelle « échangeur à co-courant », un échangeur dans lequel les deux fluides s'écoulent non seulement  
20 parallèlement, mais encore dans le même sens.

L'exemple représenté à la figure 2 ne sera décrit que pour ses différences par rapport à celui de la figure 1.

Dans cet exemple, les boîtes de raccordement latérales pour le second trajet 13 et 14 recouvrent complètement deux  
25 côtés opposés du caisson 1, ces côtés étant donc entièrement ouverts, de sorte que le second fluide s'écoule selon une direction horizontale parallèle aux plans des modules 2. Un tel échangeur où les deux fluides s'écoulent selon des directions différentes est dit « à courants croisés ».

30 L'exemple de la figure 3 ne sera décrit que pour ses différences par rapport à celui de la figure 2. Dans cet échangeur à courants croisés, les canaux 6 sont orientés horizontalement, les modules 2 étant toujours dans des plans verticaux. Le trajet du premier fluide est donc dirigé  
35 horizontalement. Au contraire, les boîtes de raccordement pour le second fluide 13 et 14 sont placées en-dessous et en-dessus du caisson 1 de sorte que la direction d'écoulement du deuxième

fluide est verticale entre les modules 2. Dans l'exemple plus particulièrement représenté en figure 3, il s'agit d'un condenseur. La boîte de raccordement inférieure 13 comprend une entrée 23 pour un gaz et la boîte de raccordement supérieure 4 comprend une sortie 24 pour la partie gazeuse résiduelle de l'écoulement 23 entrant. Lorsque cet écoulement 23 passe entre les modules 2 dont les canaux 6 sont parcourus par un fluide de refroidissement tel que par exemple de l'eau froide, la partie condensable du deuxième fluide forme des gouttelettes qui retombent dans un fond 26 de la boîte 13 puis sont évacuées par une sortie inférieure de liquide 27.

Dans un tel condenseur, le deuxième fluide a un débit volumique qui est décroissant de l'entrée 23 vers la sortie 24 puisque le volume de gaz initial diminue à mesure qu'une partie de ce gaz se condense.

Par conséquent, si la section de passage du second trajet est sensiblement la même tout le long de ce second trajet entre la boîte de raccordement d'entrée 13 et la boîte de raccordement de sortie 14, la vitesse d'écoulement va diminuer. Si cette vitesse est appropriée à l'entrée du deuxième trajet, elle sera trop faible pour un bon échange à proximité de la sortie. Si au contraire, la vitesse est appropriée au voisinage de la sortie, elle sera trop élevée à l'entrée et le gaz aura tendance à entraîner des gouttelettes vers la sortie, contrairement à l'effet de séparation recherché.

On a choisi cet exemple du condenseur pour bien montrer l'intérêt d'une section de passage différente dans différentes zones d'un même trajet, mais d'autres exemples sont envisageables, notamment dans un évaporateur, ou encore pour adapter les vitesses dans le sens d'une optimisation du résultat obtenu, en particulier en termes d'échanges thermiques.

Dans l'exemple représenté à la figure 4, chaque module comporte des canaux de passage de fluide devant les échangeurs thermiques.

Dans l'exemple représenté à la figure 4, chaque module comporte des canaux de passage de fluide devant les échangeurs thermiques.

successives, est égal à une constante appelée  $P_0$ . La différence de diamètre hydraulique entre canaux voisins est obtenue par une différence de gonflement des tôles 3 dans chaque zone définissant un canal, les canaux  $6_a$  à  $6_d$  ayant des amplitudes de gonflement  $G_a$  à  $G_d$  respectives, qui croissent d'un bord à l'autre du module 102. Le profil et par conséquent le diamètre hydraulique de chaque canal  $6_a$ ,  $6_b$ ,  $6_c$  ou  $6_d$  sont constants sur toute la longueur de ce canal.

Lorsque deux modules 102 tels que décrit sont placés cote à cote dans des plans P parallèles, avec les modules de même diamètre hydraulique placés en regard les uns des autres, le diamètre hydraulique disponible dans le deuxième trajet 28 entre ces modules 102 selon une direction perpendiculaire à celle des canaux  $6_a$  -  $6_d$  varie globalement d'une extrémité à l'autre du deuxième trajet. Si par exemple le deuxième trajet est ascendant, dans la configuration représentée où les canaux ont un diamètre hydraulique croissant de bas en haut, le diamètre hydraulique du deuxième trajet diminue de son début à sa fin. Ceci correspond à ce qui serait souhaité dans le condenseur de la figure 3 suivant les explications données plus haut.

Dans l'exemple représenté à la figure 5, qui ne sera décrit pour ses différences par rapport à celui de la figure 4, chaque module 202 comprend des groupes de canaux ayant des diamètres hydraulique identiques, ces diamètres étant cependant différents d'un groupe à l'autre. Dans la représentation schématique de la figure 5, il y a deux groupes de chacun deux canaux, à savoir le groupe inférieur des canaux  $6_a$ ,  $6_b$  avec un relativement petit diamètre hydraulique identique, et le groupe supérieur des canaux  $6_c$  et  $6_d$  avec un relativement grand diamètre hydraulique identique. Là encore, les différences de diamètre résultent de gonflements différents avec un pas  $P_0$  identique. En conséquence le deuxième trajet 28 comprend un premier diamètre hydraulique entre les canaux  $6_a$  et  $6_b$  des modules 202 voisins, et un deuxième diamètre hydraulique plus petit entre les canaux  $6_c$  et  $6_d$  voisins.

Dans l'exemple de la figure 6, qui ne sera décrit que pour ses différences par rapport à celui de la figure 5, il y a entre les deux groupes de canaux  $6_a$ ,  $6_b$  et  $6_c$ ,  $6_d$  un canal intermédiaire  $6_e$  ayant un gonflement  $G_e$  de valeur intermédiaire entre celui, plus faible, des canaux  $6_a$  et  $6_b$  et celui, plus fort, des canaux  $6_c$  et  $6_d$ . En conséquence, le diamètre hydraulique des canaux  $6_e$  est intermédiaire entre celui des canaux  $6_a$ ,  $6_b$  et celui, plus grand, des canaux  $6_c$ ,  $6_d$ . En outre, le second trajet 28 a entre les canaux  $6_e$  des modules 302 voisins une valeur intermédiaire entre celle plus grande définie entre les canaux  $6_a$  et  $6_b$  et celle, plus faible, définies entre les canaux  $6_c$  et  $6_d$ .

Dans tous les exemples décrits jusqu'à présent, le pas  $P_0$  entre les lignes de soudure 4 était le même pour toutes les lignes de soudure d'un module et pour tous les modules. Dans l'exemple représenté à la figure 7, les gonflements  $G_0$  sont les mêmes pour tous les canaux de tous les modules 402. Par contre, les canaux d'une nappe comprennent un premier groupe de canaux  $6_g$  et un deuxième groupe de canaux  $6_h$ . Le pas  $P_g$  entre deux lignes de soudure définissant entre elles un canal  $6_g$  est plus grand que le pas  $P_h$  entre deux lignes de soudure définissant entre elles un canal  $6_h$ . Dans cet exemple, le diamètre hydraulique du trajet 28 décroît lorsque le pas des lignes de soudure décroît.

L'exemple représenté à la figure 8 combine les variations de pas et de gonflement. Il y a quatre canaux  $6_j$ ,  $6_k$ ,  $6_m$ ,  $6_n$  avec des pas  $P_j$  à  $P_n$  qui croissent régulièrement et des gonflements  $G_j$  à  $G_n$  qui croissent également régulièrement du bas vers le haut de chaque module 502.

La figure 9 illustre l'étape d'hydroformage pour réaliser un module à quatre groupes de canaux  $6_p$ ,  $6_q$ ,  $6_r$ ,  $6_s$  ayant des diamètres hydrauliques différents résultant au moins en partie de gonflements différents. Avant injection du liquide d'hydroformage, on place l'ébauche plane du module. On injecte le liquide d'hydroformage dans les canaux soudés à une à l'autre par une des extrémités de ces canaux. On injecte le liquide d'hydroformage dans les canaux soudés à une à l'autre par une des extrémités de ces canaux. On injecte le liquide d'hydroformage dans les canaux soudés à une à l'autre par une des extrémités de ces canaux.

entre elles une cavité avec des faces de travail 33<sub>p</sub>, 33<sub>q</sub>, 33<sub>r</sub>, 33<sub>s</sub> et respectivement 34<sub>p</sub>, 34<sub>q</sub>, 34<sub>r</sub>, 34<sub>s</sub> entre lesquelles s'étend l'ébauche du module et qui ont entre elles, deux à deux, une distance correspondant au gonflement souhaité dans chaque région respectivement. La figure 9 montre le résultat obtenu après gonflement différencié des différents canaux suivant l'écartement des faces de travail entre lesquelles ils se trouvent.

La figure 10 illustre un outillage moins coûteux où chaque matrice (seule la matrice inférieure 31 est représentée) a une face de travail plane 33 correspondant au gonflement maximum prévu, et des cales rapportées 36<sub>p</sub>, 36<sub>q</sub>, 36<sub>s</sub> pour définir les zones où un gonflement moindre est souhaité.

Pour la matrice supérieure 32 (non représentée à la figure 10), ces cales doivent être fixées sous la surface de travail de la matrice pour éviter leur chute par gravité avant l'étape d'hydroformage. La fixation des cales est également souhaitable pour la matrice inférieure.

Les figures 9 et 10 illustrent encore que l'invention permet de faire varier les diamètres hydrauliques dans un premier sens, par exemple dans le sens de la croissance, par exemple entre les groupes 6<sub>p</sub> et 6<sub>q</sub> ou 6<sub>q</sub> et 6<sub>r</sub>, puis dans le second sens, ici le sens de la décroissance entre le groupe 6<sub>r</sub> et 6<sub>s</sub>, lorsque cela est souhaité pour optimiser l'échangeur.

Dans tous les exemples décrits en référence aux figures 4 à 8, les lignes de soudure 4 d'un module sont parallèles entre elles et le diamètre hydraulique d'un canal est constant sur toute sa longueur.

Dans l'exemple représenté à la figure 11, les lignes de soudure 604 d'un module 602 sont toutes convergentes, dans cet exemple vers un même point situé au-delà de l'une des extrémités du module. Autrement dit, les lignes de soudure voisines forment entre elles un angle relativement faible, désigné par A à la figure 11. Ainsi, le pas entre lignes de soudure successives augmente d'une extrémité à l'autre de chaque canal, de même que le diamètre hydraulique du canal. Un tel module a une forme générale trapézoïdale isocèle, avec des

bords longitudinaux 37 obliques qui sont sensiblement parallèles aux deux lignes de soudure 604 extrêmes de la nappe de canaux.

Un tel module est utile pour réaliser un condenseur dans une configuration selon la figure 1 ou la figure 2, c'est à dire avec les canaux verticaux. Si l'extrémité large des canaux est orientée vers le haut, le fluide à condenser peut suivre un trajet descendant dans les canaux où il rencontre un diamètre hydraulique de plus en plus petit à mesure que son volume est réduit par la condensation. Le second fluide, par exemple de l'eau, passe entre les modules, ou bien forme un bain entre les modules. Avec la même disposition des modules, on peut également réaliser un évaporateur à flux ascendant, le premier fluide rencontrant des diamètres hydrauliques croissants à mesure que son volume augmente du fait de l'évaporation.

Un tel module peut également être disposé avec la grande extrémité des canaux vers le bas pour réaliser par exemple un condenseur à reflux c'est à dire avec, comme décrit précédemment en référence à la figure 3, un flux à évaporer montant et des gouttelettes formées qui refluent vers le bas dans un agencement de récupération.

Le gonflement des canaux peut être constant le long de chaque canal, ou au contraire croître de l'extrémité la plus étroite à l'extrémité la plus large de chaque canal.

La figure 12 représente en élévation un faisceau de modules 602 avec des canaux dont le gonflement augmente du bas vers le haut et où les modules sont dans des plans verticaux parallèles. Dans l'exemple représenté à la figure 13, des modules 602 identiques à ceux de la figure 12 sont placés dans des plans qui convergent vers un point situé au-delà de l'extrémité étroite des canaux, de façon à réduire le diamètre hydraulique du second trajet du côté où les extrémités des canaux sont étroites, par rapport à la réalisation de la figure 12.

La figure 14 représente une agencement de faisceau de modules 602 avec des canaux dont le gonflement augmente du bas vers le haut et où les modules sont dans des plans qui convergent vers un point situé au-delà de l'extrémité étroite des canaux, de façon à réduire le diamètre hydraulique du second trajet du côté où les extrémités des canaux sont étroites, par rapport à la réalisation de la figure 12.



hexaèdre dont deux faces opposées sont des trapèzes isocèles dans des plans parallèles. Un caisson pour un tel faisceau prend typiquement une forme correspondante, avec deux faces parallèles opposées en forme de trapèze isocèle et deux faces rectangulaires reliant les côtés obliques des trapèzes.

Si en outre les gonflements des canaux sont variables comme illustré aux figures 12 et 13, le faisceau prend la forme générale d'un tronc de pyramide, c'est à dire que les deux faces trapézoïdales sont inclinées l'une par rapport à l'autre et les deux autres faces latérales deviennent également trapézoïdales. Le caisson prend typiquement une forme correspondante.

Dans l'exemple représenté à la figure 15, les modules 702 ont des canaux tous identiques ayant les mêmes largeurs et les mêmes gonflements sur toute leur longueur. Ces modules sont disposés en éventail les uns par rapport aux autres, donc dans des plans obliques les uns par rapport aux autres, convergeant au-delà d'une extrémité des canaux, de sorte que le diamètre hydraulique du deuxième trajet, supposé à co-courant ou à contre-courant, varie d'une extrémité à l'autre.

On peut également, de manière non représentée, orienter les modules les uns par rapport aux autres en éventail par pivotement relatif autour d'un axe parallèle aux lignes de soudure, donc à la direction longitudinale des canaux, pour réaliser un diamètre hydraulique variable du deuxième trajet lorsque l'échangeur est à courants croisés.

Dans les exemples des figures 1 à 3, les modules 2 sont décalés les uns par rapport aux autres dans leur propre plan de façon que les crêtes d'ondulation d'un module soient situées en face des creux d'ondulation des deux modules voisins. Cette disposition favorise la circulation dans le deuxième trajet suivant une direction transversale aux canaux, que ce soit pour un échangeur à courants croisés (figures 2 et 3) ou pour la pénétration du deuxième fluide par une ouverture latérale et la sortie du deuxième fluide par une autre ouverture latérale dans le cas d'un échangeur à courants parallèles (figure 1). Au contraire, pour simplifier les illustrations, tous les exemples

donnés en références aux figures 4 à 8, 14 et 15 représentent une autre disposition possible, avec les ondulations de deux modules voisins se faisant face crête à crête et creux à creux. Ceci est simplement illustratif et l'invention est également applicable avec une disposition décalée, par exemple celle des figures 1 à 3.

L'invention est particulièrement applicable avec les dimensionnements suivants :

- longueur développée des canaux : 0,5 à 10 m
- largeur de la nappe de canaux : 0,15 à 2 m
- pas de succession des modules : 8 à 105 mm
- pas de succession des lignes de soudure : 10 à 100 mm
- gonflement des canaux : 5 à 80 mm mesuré à l'intérieur des canaux.

Les tôles sont typiquement en acier inoxydable d'une épaisseur de quelques dixièmes de millimètres (non limité supérieurement à 10/10) sachant qu'une tôle mince favorise l'échange thermique mais que les différences de pression entre les deux fluides et les contraintes thermiques doivent également être prises en compte.

Bien entendu, l'invention n'est pas limitée aux exemples décrits et représentés. Les moyens de variation de diamètre hydraulique décrits peuvent se combiner de très nombreuses façons.

Il est concevable de réaliser des canaux ayant un diamètre hydraulique constant sur une partie de leur longueur et un diamètre hydraulique progressivement variable sur une autre partie de leur longueur.

Les échangeurs décrits en référence aux figures 1 à 3 ne sont nullement limitatifs. Par exemple, si les modules d'échange sont disposés sans décalage entre eux, donc avec les ondulations se faisant face crête à crête, il est possible de réduire localement le gonflement des canaux dans des zones prévues pour l'introduction latérale du deuxième fluide. de manière analogue, cela pourrait se réaliser en référence à la figure 1 ou à la figure 2. Le deuxième fluide est un autre fluide que le premier fluide.

L'invention est compatible avec des canaux non rectilignes, par exemple les canaux en U du WO 01/07 854.

Par rapport à l'exemple des figures 11 à 14, on peut aussi avoir des modules dans lesquels :

- 5       - le gonflement varie progressivement le long de chaque canal ;
- le pas entre lignes de soudure est par contre constant.

REVENDECATIONS

1 - Echangeur thermique dans lequel :

- des modules (2, 102, 202, 302, 402, 502, 602, 702) définissant un premier trajet (6) pour un premier fluide comprennent chacun deux tôles (3) formant entre elles une nappe de canaux (6) se trouvant fluidiquement en parallèle entre eux, chaque canal intercalé entre deux canaux voisins de la nappe étant, sur toute sa longueur développée, adjacent à ces deux canaux voisins dont il est isolé par deux lignes de soudure (3) respectives, reliant les deux tôles, et
- un deuxième trajet (28) pour un deuxième fluide est défini entre les modules,

caractérisé par une variation globale de section de passage le long de l'un au moins des trajets avec continuité de profils des canaux.

2 - Echangeur thermique selon la revendication 1, caractérisé en ce que le pas entre lignes de soudure (604) voisines varie progressivement sur une partie au moins de la longueur des canaux d'un module (602).

3 - Echangeur thermique selon la revendication 1 ou 2, caractérisé en ce que le gonflement des tôles d'un module (602) varie progressivement sur une partie au moins de la longueur des canaux.

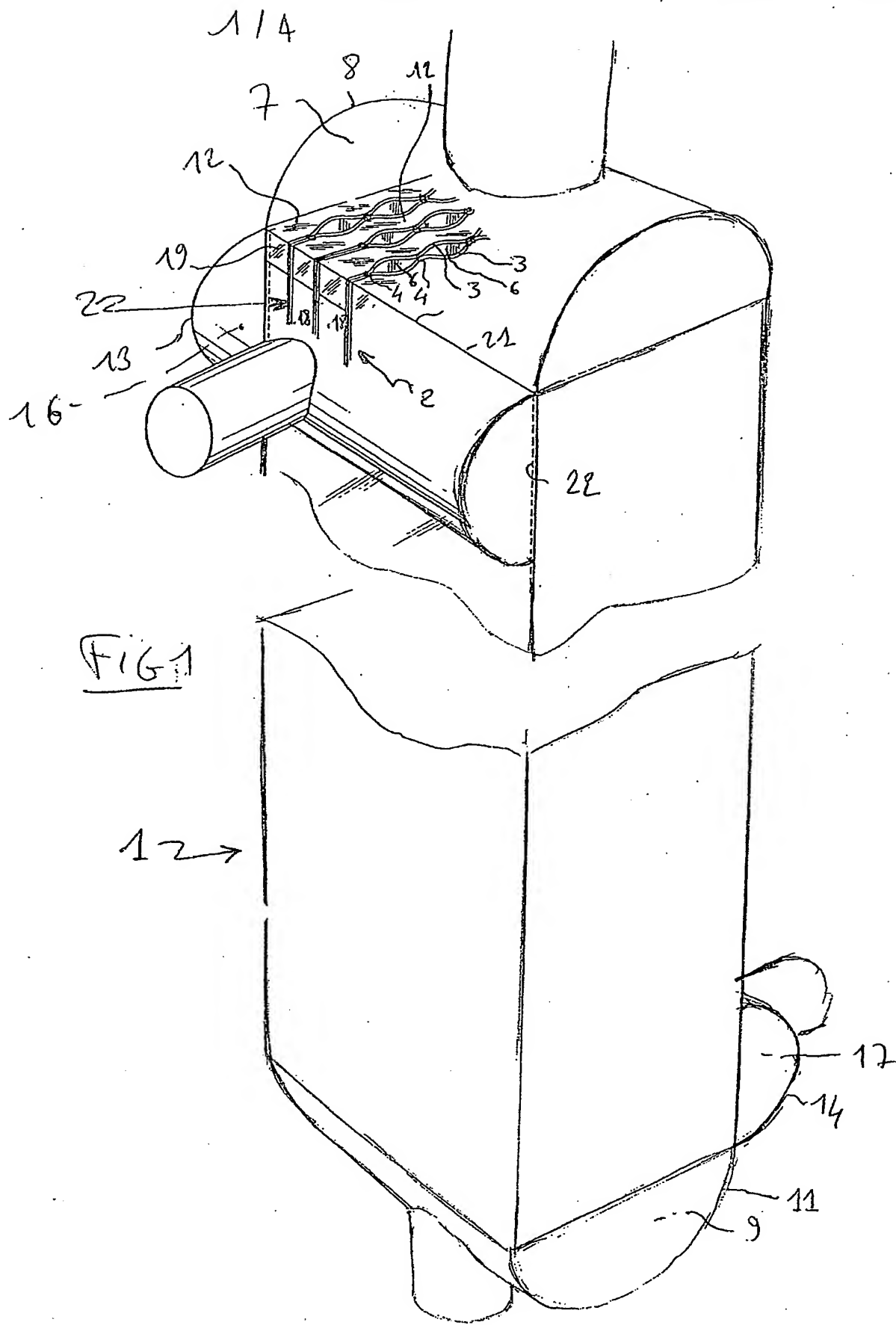
4 - Echangeur thermique selon l'une des revendications 1 à 3, caractérisé en ce que le pas ( $P_g, P_h, P_j, P_k, P_m, P_n$ ) entre lignes de soudure (4) voisines varie d'un canal à l'autre d'un module (402, 502).

5 - Echangeur thermique selon l'une des revendications 1 à 4, caractérisé en ce que le gonflement ( $G_a, G_b, G_c, G_d ; G_e ; G_j, G_k, G_m, G_n$ ) des tôles d'un module (102, 202, 302, 502) varie d'un canal à l'autre ( $G_a, G_b, G_c, G_d ; G_e ; G_j, G_k, G_m, G_n$ ).

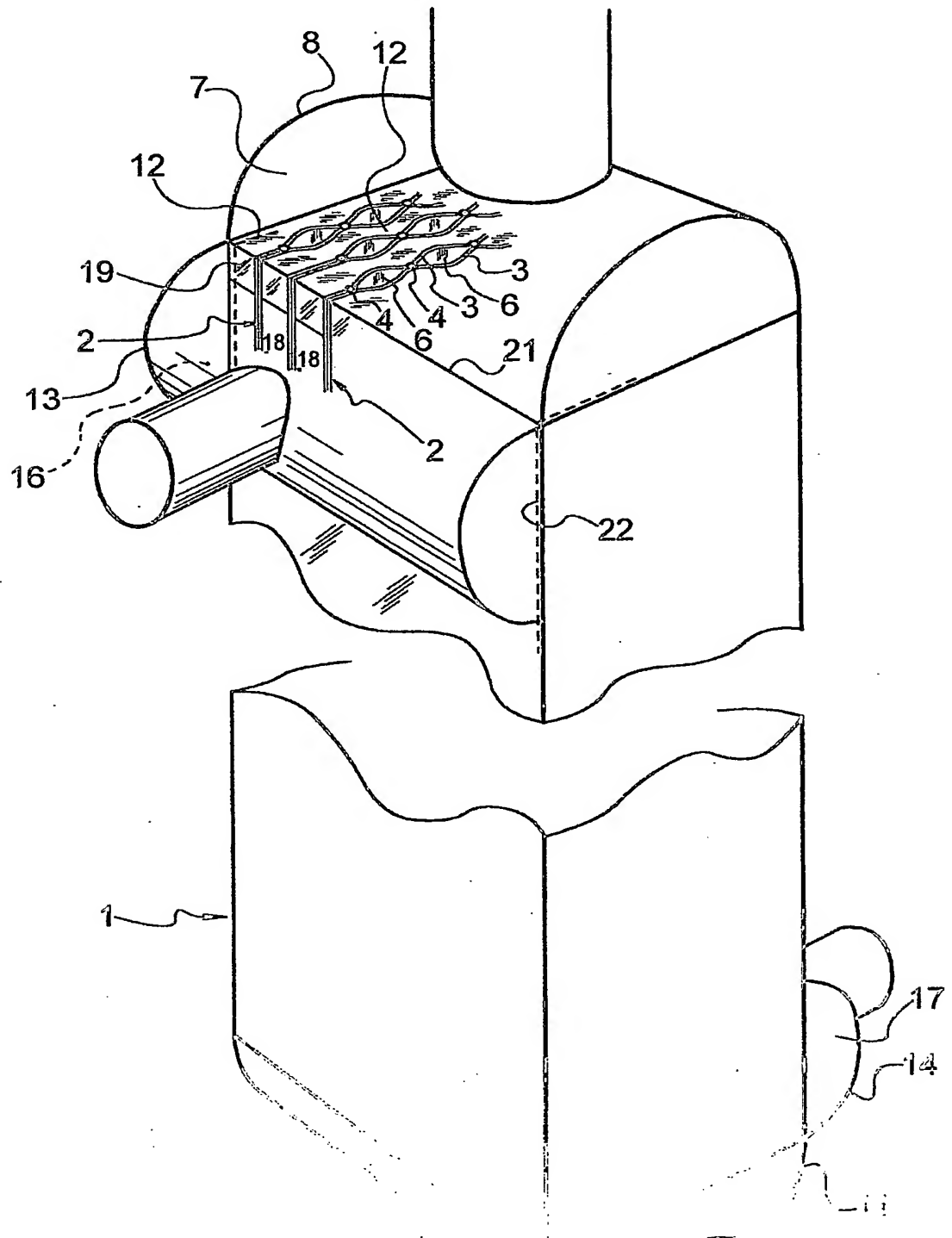
6 - Echangeur thermique selon l'une des revendications 1 à 5, caractérisé en ce que la disposition des modules les uns par rapport aux autres présente une variation globale de la section de passage.

- 7 - Echangeur thermique selon l'une des revendications 1 à 6, caractérisé en ce que la variation globale de section de l'un des trajets est dans le même sens qu'une variation de débit de gaz dans ce trajet destiné à un processus de changement de phase.
- 8 - Echangeur thermique selon l'une des revendications 1 à 7, caractérisé en ce que les modules sont dans des plans (P) parallèles.
- 9 - Echangeur thermique selon l'une des revendications 1 à 7, caractérisé en ce que les modules sont dans des plans ( $P_1$ ) convergents.
- 10 - Echangeur thermique selon l'une des revendications 1 à 9, caractérisé en ce que les modules ont des bords longitudinaux (37) formant un angle l'un avec l'autre, chacun étant à peu près parallèle à une ligne de soudure extrême respective (604).
- 11 - Module d'échange thermique (2, 102, 202, 302, 402, 502, 602) comprenant chacun deux tôles (3) formant entre elles une nappe de canaux trouvant fluidiquement en parallèle les uns avec les autres, chaque canal intercalé entre deux canaux voisins de la nappe étant, sur toute sa longueur développée, adjacent à ces deux canaux voisins dont il est isolé par deux lignes de soudure respectives reliant les deux tôles, caractérisé par une variation globale de la section de passage définie par les canaux avec continuité de profil des canaux.
- 12 - Module d'échange thermique selon la revendication 11, caractérisé en ce que le pas entre lignes de soudure (604) voisines varie progressivement sur une partie au moins de la longueur des canaux.
- 13 - Module d'échange thermique selon la revendication 11 ou 12, caractérisé en ce que le gonflement des tôles varie progressivement sur une partie au moins de la longueur des canaux.
- 14 - Module d'échange thermique selon l'une des revendications 11 à 13, caractérisé en ce que le pas ( $P_g$ ,  $P_h$ ,  $P_j$ ,  $P_k$ ,  $P_m$ ,  $P_n$ ) entre les lignes de soudure (4) voisines varie d'un canal à l'autre.

- 15 - Module d'échange thermique selon l'une des revendications 11 à 14, caractérisé en ce que le gonflement ( $G_a, G_b, G_c, G_d ; G_e ; G_j, G_k, G_m, G_n$ ) des tôles varie d'un canal à l'autre.
- 16 - Module d'échange thermique selon l'une des revendications 5 11 à 15, caractérisé en ce qu'il comporte des bords longitudinaux (37) formant un angle l'un avec l'autre, chacun étant à peu près parallèle à une ligne de soudure extrême respective.

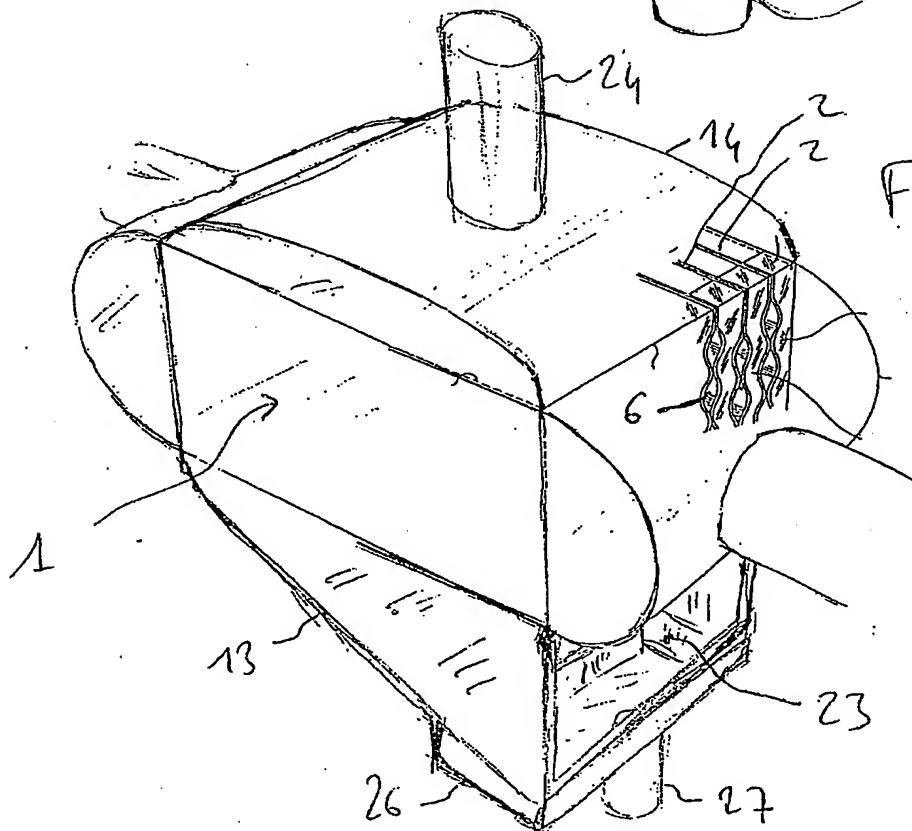
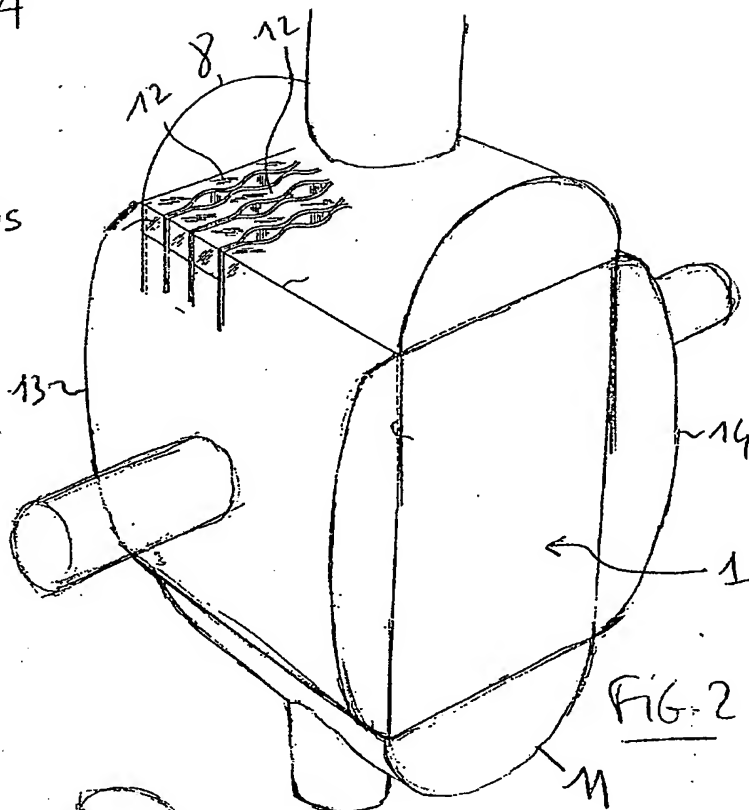
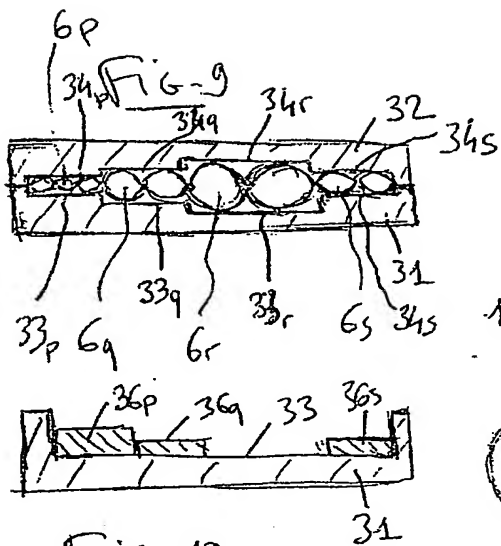


1/4





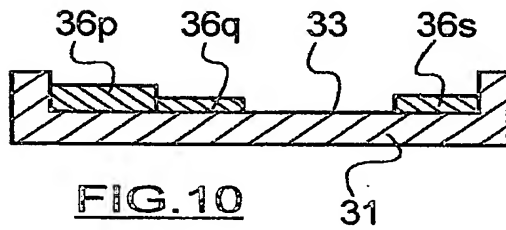
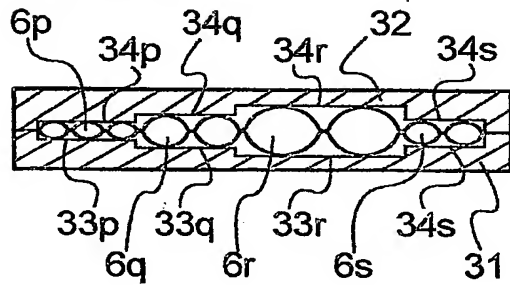
214



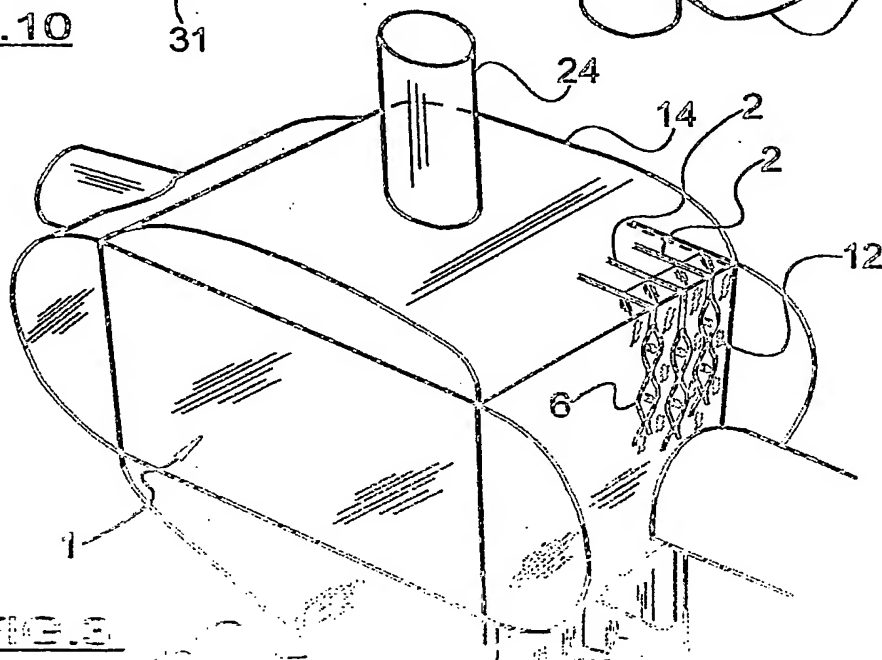
2/4

**FIG.2**

**FIG.9**



**FIG.10**



**FIG.3**



3/4

FIG. 4

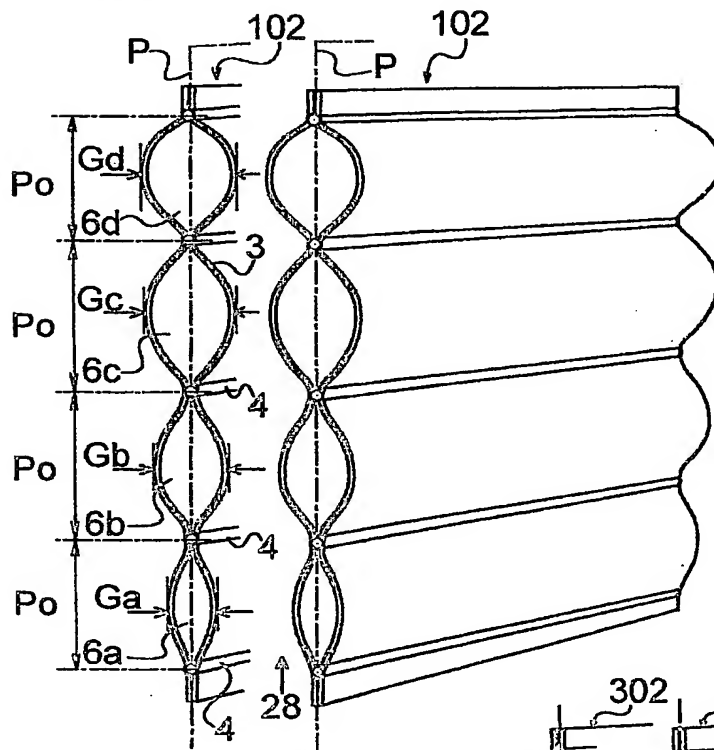
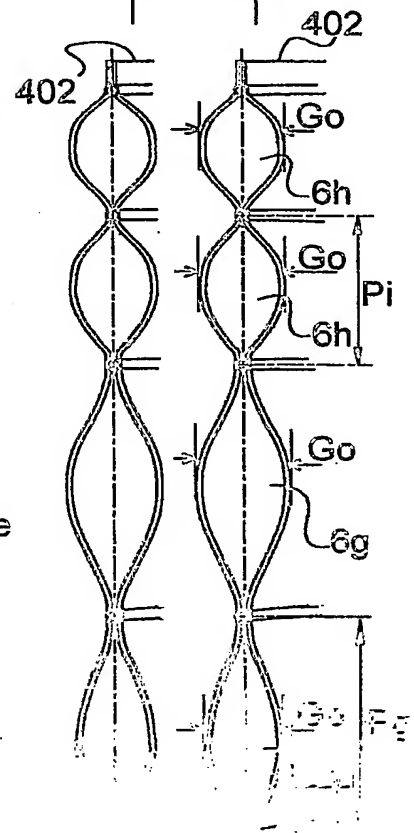
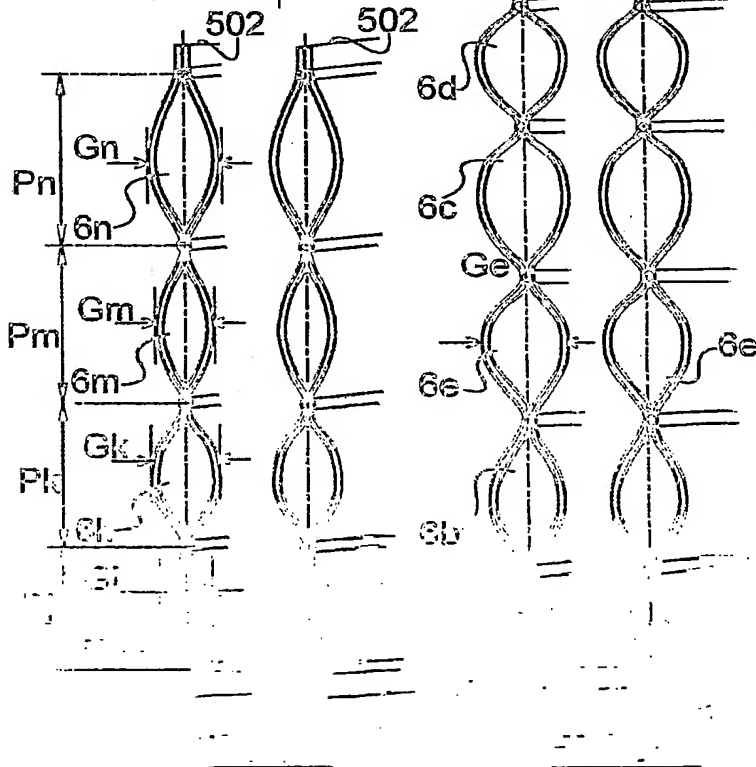
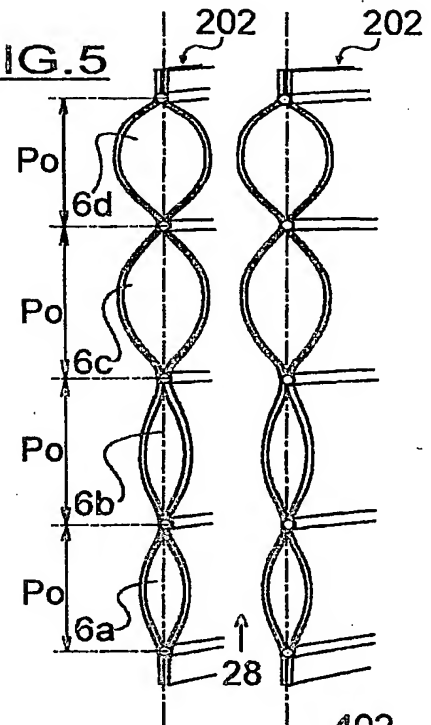


FIG. 5



4/4

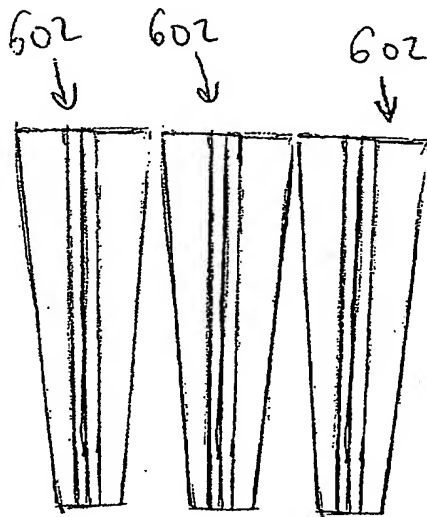
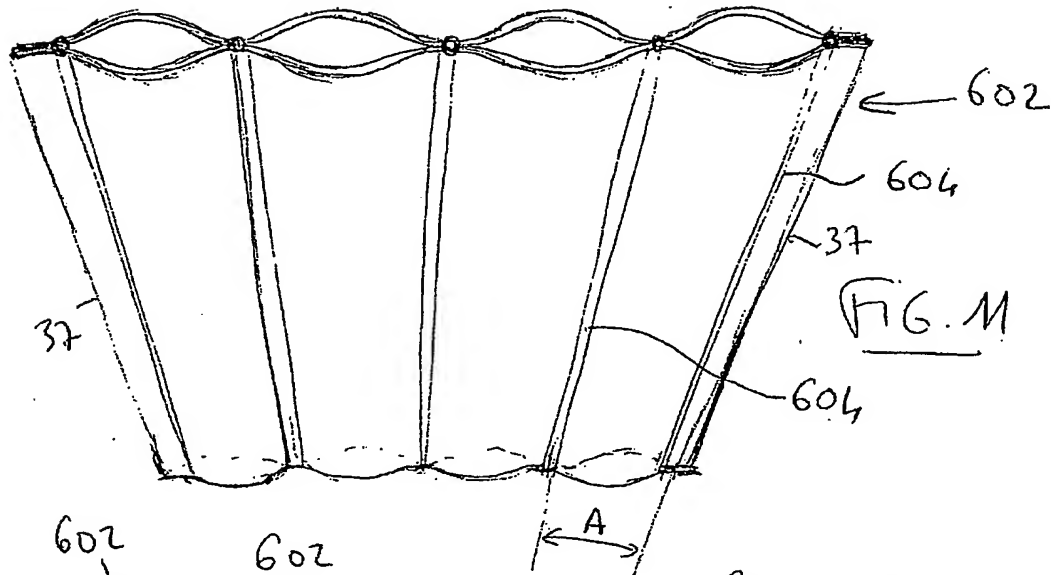


FIG. 12

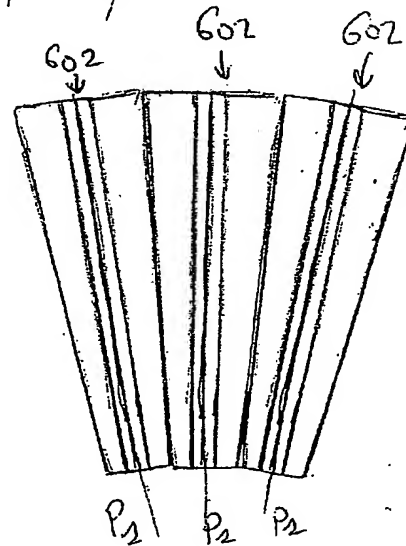


FIG. 13

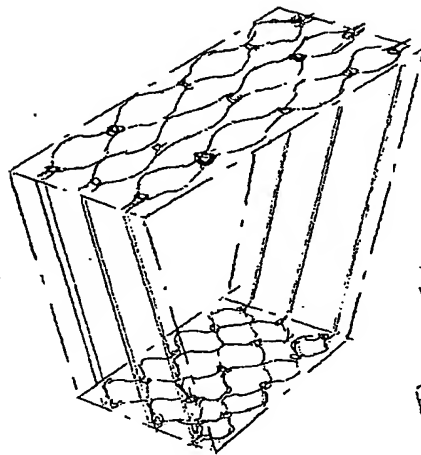


FIG. 14

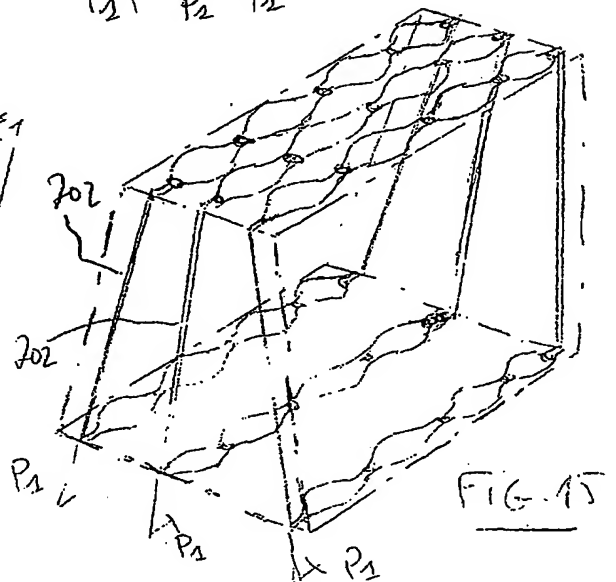
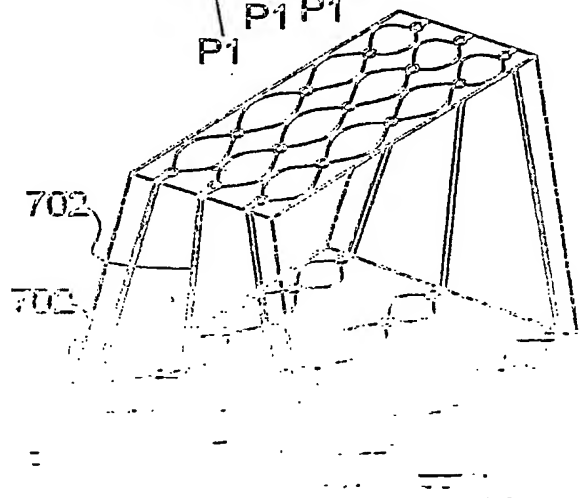
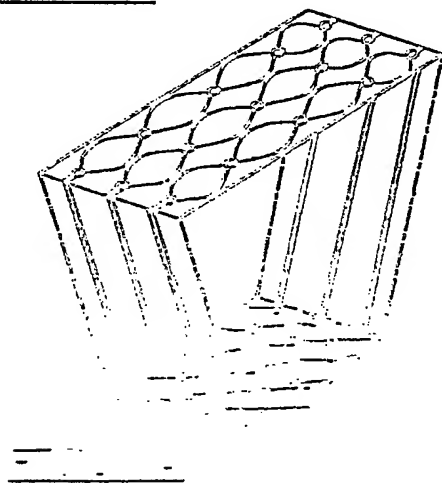
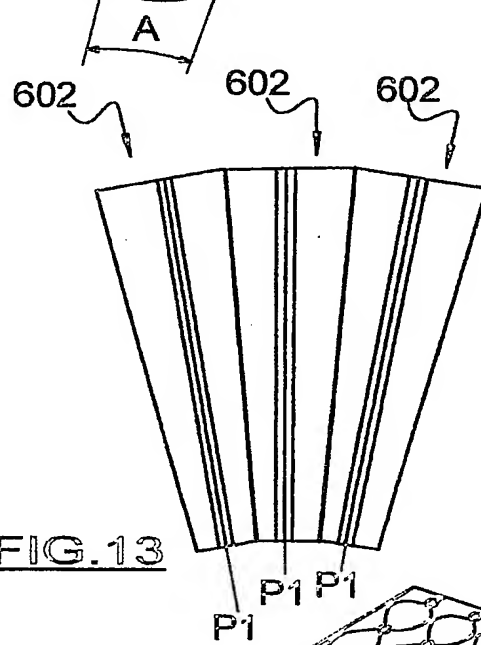
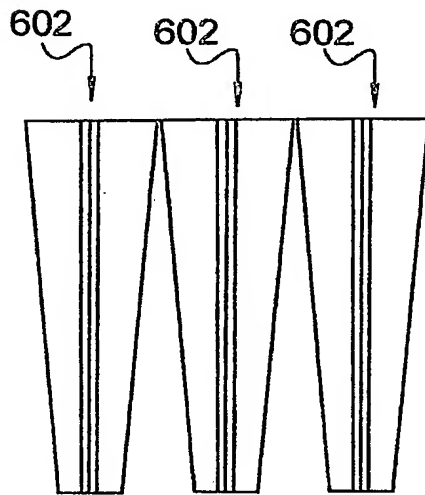
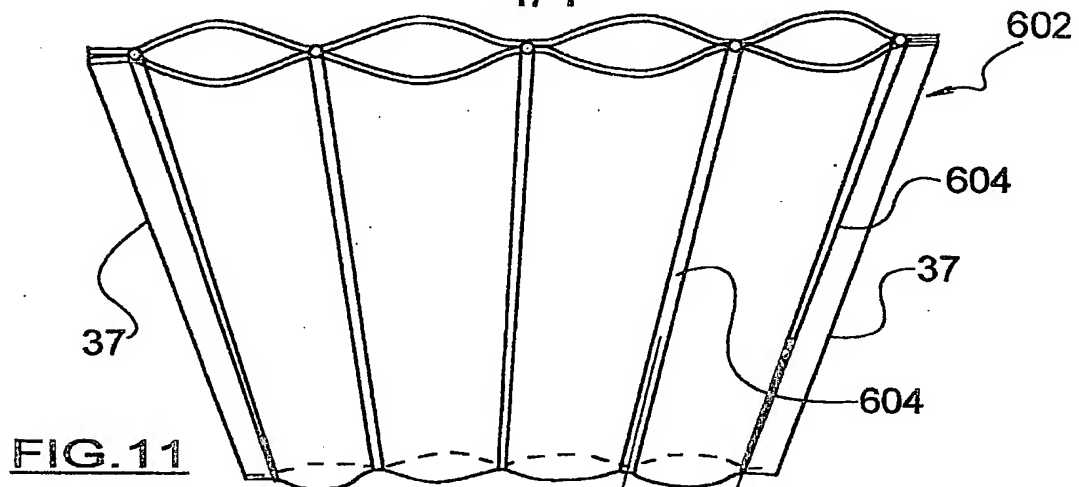


FIG. 15

4/4



**BREVET D'INVENTION****CERTIFICAT D'UTILITÉ**

Code de la propriété intellectuelle - Livre VI



DÉPARTEMENT DES BREVETS

26 bis, rue de Saint Pétersbourg

75800 Paris Cedex 08

Téléphone : 33 (1) 53 04 53 04 Télécopie : 33 (1) 42 94 86 54

**DÉSIGNATION D'INVENTEUR(S)** Page N° 1../2..

(À fournir dans le cas où les demandeurs et les inventeurs ne sont pas les mêmes personnes)



Cet imprimé est à remplir lisiblement à l'encre noire

09 113 @ W / 270601

<b>Vos références pour ce dossier (facultatif)</b>		BB04 ZPK VAR
<b>N° D'ENREGISTREMENT NATIONAL</b>		0400210
<b>TITRE DE L'INVENTION</b> (200 caractères ou espaces maximum)		
Echangeur thermique et module d'échange s'y rapportant		
<b>LE(S) DEMANDEUR(S) :</b>		
ZIEPACK 14, rue de Bassano F-75116 PARIS FRANCE		
<b>DESIGNE(NT) EN TANT QU'INVENTEUR(S) :</b>		
<b>1</b>	Nom	BENEZECH
	Prénoms	Sylvain
Adresse	Rue	307, route de Varennes
	Code postal et ville	12 121 010 BEAUNE
Société d'appartenance (facultatif)		
<b>2</b>	Nom	BUSSONNET
	Prénoms	Pierre-Xavier
Adresse	Rue	Rue du Moulin Madame
	Code postal et ville	17 116 1410 DRACY LE FORT
Société d'appartenance (facultatif)		
<b>3</b>	Nom	CLAUDEL
	Prénoms	Michel
Adresse	Rue	15, rue Saint Nicolas
	Code postal et ville	15 714 1010 SARREBOURG
Société d'appartenance (facultatif)		
S'il y a plus de trois inventeurs, utilisez plusieurs formulaires. Indiquez en haut à droite le N° de la page suivi du nombre de pages.		
<b>DATE ET SIGNATURE(S)</b> <b>DU (DES) DEMANDEUR(S)</b> <b>OU DU MANDATAIRE</b> (Nom et qualité du signataire)		
Bernard PONTET CPI 92 12 02		



## BREVET D'INVENTION

## CERTIFICAT D'UTILITÉ

Code de la propriété intellectuelle - Livre VI



N° 11235\*03

DÉPARTEMENT DES BREVETS

26 bis, rue de Saint Pétersbourg

75800 Paris Cedex 08

Téléphone : 33 (1) 53 04 53 04 Télécopie : 33 (1) 42 94 86 54

DÉSIGNATION D'INVENTEUR(S) Page N° 2../2..

(À fournir dans le cas où les demandeurs et les inventeurs ne sont pas les mêmes personnes)



Cet imprimé est à remplir lisiblement à l'encre noire

DB 113 @ W / 270601

Vos références pour ce dossier (facultatif)		BB04 ZPK VAR
N° D'ENREGISTREMENT NATIONAL		0400210
TITRE DE L'INVENTION (200 caractères ou espaces maximum)		
Echangeur thermique et module d'échange s'y rapportant		
LE(S) DEMANDEUR(S) :		
ZIEPACK 14, rue de Bassano F-75116 PARIS FRANCE		
DESIGNE(NT) EN TANT QU'INVENTEUR(S) :		
<input checked="" type="checkbox"/>	Nom	NOEL
	Prénoms	Florent
	Adresse	Rue
		7, rue du Ruisseau
		Code postal et ville
		16 7 2 6 0 HARKIRCHEN
	Société d'appartenance (facultatif)	
<input checked="" type="checkbox"/>	Nom	
	Prénoms	
	Adresse	Rue
		Code postal et ville
	Société d'appartenance (facultatif)	
<input checked="" type="checkbox"/>	Nom	
	Prénoms	
	Adresse	Rue
		Code postal et ville
	Société d'appartenance (facultatif)	

S'il y a plus de trois inventeurs, utilisez plusieurs formulaires. Indiquez en haut à droite le N° de la page suivi du nombre de pages.

DATE ET SIGNATURE(S)

DU (DES) DEMANDEUR(S)

OU DU MANDATAIRE

A l'issue de l'examen du brevet

\_\_\_\_\_  
 \_\_\_\_\_

\_\_\_\_\_  
 \_\_\_\_\_



Expéditeur : le BUREAU INTERNATIONAL

# PCT

## NOTIFICATION RELATIVE À LA PRÉSENTATION OU À LA TRANSMISSION DU DOCUMENT DE PRIORITÉ

(instruction administrative 411 du PCT)

Destinataire :

PONTET, Bernard  
Pontet Allano & Associates SELARL  
Parc Club Orsay Université  
25, rue Jean Rostand  
F-91893 Orsay Cedex  
FRANCE

Date d'expédition (jour/mois/année) 26 avril 2005 (26.04.2005)	
Référence du dossier du déposant ou du mandataire BB04ZPK VAR	NOTIFICATION IMPORTANTE
Demande internationale n° PCT/FR05/000068	Date du dépôt international (jour/mois/année) 12 janvier 2005 (12.01.2005)
Date de publication internationale (jour/mois/année)	Date de priorité (jour/mois/année) 12 janvier 2004 (12.01.2004)
Déposant ZIEPACK etc	

- Par le présent formulaire, qui remplace toute notification antérieure relative à la présentation ou à la transmission de documents de priorité, il est notifié au déposant la date de réception par le Bureau international du ou des documents de priorité concernant toute demande antérieure dont la priorité est revendiquée. Sauf indication contraire consistant en les lettres "NR", figurant dans la colonne de droite, ou un astérisque figurant à côté d'une date de réception, le document de priorité en question a été présenté ou transmis au Bureau international d'une manière conforme à la règle 17.1.a) ou b).
- (Le cas échéant) Les lettres "NR" figurant dans la colonne de droite signalent un document de priorité qui, à la date d'expédition du présent formulaire, n'a pas encore été reçu par le Bureau international selon la règle 17.1.a) ou b). Lorsque, selon la règle 17.1.a), le document de priorité doit être présenté par le déposant à l'office récepteur ou au Bureau international, mais que le déposant n'a pas présenté le document de priorité dans le délai prescrit par cette règle, l'attention du déposant est appelée sur la règle 17.1.c) selon laquelle aucun office désigné ne peut décider de ne pas tenir compte de la revendication de priorité considérée avant d'avoir donné au déposant la possibilité, à l'ouverture de la phase nationale, de remettre le document de priorité dans un délai raisonnable en l'espèce.
- (Le cas échéant) Un astérisque (\*) figurant à côté de la date de réception, dans la colonne de droite, signale un document de priorité présenté ou transmis au Bureau international mais de manière non conforme à la règle 17.1.a) ou b) (le document de priorité a été reçu après le délai prescrit par la règle 17.1.a) ou la demande d'établissement et de transmission du document de priorité a été soumise à l'office récepteur après le délai prescrit par la règle 17.1.b)). Même si le document de priorité n'a pas été remis conformément à la règle 17.1.a) ou b), le Bureau international transmettra une copie du document aux offices désignés, pour leur appréciation. Dans le cas où une telle copie n'est pas acceptée par un office désigné comme document de priorité, la règle 17.1.c) énonce que aucun office désigné ne peut décider de ne pas tenir compte de la revendication de priorité considérée avant d'avoir donné au déposant la possibilité, à l'ouverture de la phase nationale, de remettre le document de priorité dans un délai raisonnable en l'espèce.

Date de priorité	Demande de priorité n°	Pays, office régional ou office récepteur selon le PCT	Date de réception du document de priorité
12 janvier 2004 (12.01.2004)	0400210	FR	30 mars 2005 (30.03.2005)

<p>Bureau international de l'OMPI 34, chemin des Colombettes 1211 Genève 20, Suisse</p> <p>n° de télécopieur +41 22 740 14 35</p>	<p>Fonctionnaire autorisé</p> <p>Biarge-Thurre Marina</p> <p>n° de télécopieur +41 22 338 89 95 n° de téléphone +41 22 338 8373</p>
---	---

**This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning  
Operations and is not part of the Official Record**

**BEST AVAILABLE IMAGES**

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

- ☐ **BLACK BORDERS**
- ☐ **IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES**
- ☒ **FADED TEXT OR DRAWING**
- ☐ **BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING**
- ☐ **SKEWED/SLANTED IMAGES**
- ☐ **COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS**
- ☐ **GRAY SCALE DOCUMENTS**
- ☒ **LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT**
- ☐ **REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY**
- ☐ **OTHER:**

**IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.**

**As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.**